# PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

2003-126694

(43) Date of publication of application: 07.05.2003

(51)Int.Cl.

B01J 23/63

B01D 53/94 B01J 23/56

(21)Application number : 2001-327772

(71)Applicant: TOYOTA MOTOR CORP

(22)Date of filing:

25.10.2001

(72)Inventor: NISHIMURA AKIRA

KANAZAWA TAKAAKI

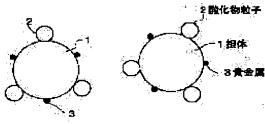
# (54) CATALYST FOR CLEANING EXHAUST GAS

(57)Abstract:

PROBLEM TO BE SOLVED: To inhibit a grain growth of a noble

metal particle and to enhance durability.

SOLUTION: The catalyst for cleaning exhaust gas is constituted by a carrier 1 comprising a CeO2-ZrO2 combined oxide; an oxide particle of at least one kind of metal selected from Al, Ni and Fe carried on the carrier 1; and a noble metal 3 carried o the carrier 1. A movement of the noble metal 3 is inhibited by the oxide particle 2 and a grain growth of the noble metal 3 is inhibited.



# **LEGAL STATUS**

[Date of request for examination]

[Date of sending the examiner's decision of rejection]

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

[Date of registration]

[Number of appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of extinction of right]

THIS PAGE BLANK (USPTO)

# (12) 公開特許公報 (A) (11) 特許出願公開番号

特開2003-126694 (P2003-126694A) (43)公開日 平成15年5月7日(2003.5.7)

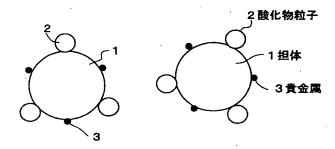
(51) Int. C1.7 B 0 1 J B 0 1 D B 0 1 J	23/63 53/94 23/56	識別i			F I B 0 1 J B 0 1 D	23/56 53/36	3 0 1 Z A B 1 0 4 1 0 2	A A B	テーマコート 4D048 4G069	'(参考)
	審査請求	未請求	請求項の数3	OL			(全	(頁	<u> </u>	
(21) 出願番号			27772 (P2001-327772) 月25日 (2001. 10. 25)		(71) 出願人	人 000003207 トヨタ自動車株式会社 愛知県豊田市トヨタ町1番地				
					(72) 発明者	愛知県		ヨタ	町1番地	トヨタ自動
					(72) 発明者	愛知県		ヨタ	町1番地	トヨタ自動
					(74)代理人		1776 : 大川 5	宏		
					最終頁に続く					

# (54) 【発明の名称】排ガス浄化用触媒

# (57)【要約】

【課題】貴金属粒子の粒成長を抑制し、耐久性を向上さ

【解決手段】CeO2-ZrO2複合酸化物よりなる担体1と、 担体1に担持されたAl, Ni,及びFeから選ばれる少なく とも一種の金属の酸化物粒子2と、担体1に担持された 貴金属3と、から構成した。貴金属3の移動が酸化物粒 子2によって規制されると考えられ、貴金属3の粒成長 が抑制される。



【請求項1】 CeO2-ZrO2複合酸化物よりなる担体と、 該担体に担持されたAl, Ni,及びFeから選ばれる少なく とも一種の金属の酸化物からなる酸化物粒子と、該担体 に担持された貴金属と、からなることを特徴とする排が ス浄化用触媒。

1

【請求項2】 前記酸化物粒子は前記貴金属に対して重 量比で 0.4倍以上かつ2倍以下担持されている請求項1 に記載の排ガス浄化用触媒。

【請求項3】 前記CeOz-ZrOz複合酸化物はアルコキシ 10 ド法又は共沈法により製造された請求項1又は請求項2 に記載の排ガス浄化用触媒。

## 【発明の詳細な説明】

## [0001]

【発明の属する技術分野】本発明は、自動車のエンジン などからの排ガスを浄化する排ガス浄化用触媒に関し、 詳しくは耐久性に優れた排ガス浄化用触媒に関する。

#### [0002]

【従来の技術】従来より自動車の排ガス浄化用触媒とし て、排ガス中のCO及びHCの酸化とNO<sub>\*</sub>の還元とを同時に 行って浄化する三元触媒が用いられている。このような 三元触媒としては、例えばコーディエライトなどからな る耐熱性ハニカム基材にγ-Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>からなる担体層を形成 し、その担体層に白金 (Pt) やロジウム (Rh)などの貴 金属を担持させたものが広く知られている。

【0003】排ガス浄化触媒に用いられる担体の条件と しては、比表面積が大きく耐熱性が高いことが挙げら れ、一般には Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>、SiO<sub>2</sub>、ZrO<sub>2</sub>、TiO<sub>2</sub>などが用いられ ることが多い。また排ガスの雰囲気変動を緩和するため に、酸素吸蔵放出能をもつCeO2を添加することも知られ ている。CeO2は酸化雰囲気下で酸素を貯蔵し、還元雰囲 気下で酸素を放出する酸素ストレージ能(以下 OSCとい う)をもち、これにより排ガス中の酸素濃度が変動して も安定した浄化活性が得られる。

【0004】さらに近年の排ガス規制の強化により、エ ンジン始動からごく短い時間にも排ガスを浄化する必要 性がきわめて高くなっている。そのためには、より低温 で触媒を活性化し、排出規制成分を浄化しなければなら ない。中でもPtなどをCeOzに担持した触媒は、低温から COを浄化する性能に長けている。したがってこのような 触媒を三元触媒などと組み合わせて用いれば、COが低温 で着火されるため、排ガス中のCOがPtに吸着してPtの活 性が低下するというPtのCO吸着被毒が緩和され、HCの着 火性が向上する。また触媒表面の暖機が促進されるた め、低温域からHCを浄化することができる。

【0005】またPtなどをCeOzに担持した触媒では、水 性ガスシフト反応によって低温域でHzが生成される。し たがってこのような触媒を三元触媒などと組み合わせて 用いれば、生成した $H_2$ を還元剤として $NO_*$  との反応に利 用することにより、低温域から $NO_{\mathbf{x}}$ を還元浄化すること 50 属粒子 3 の粒成長が抑制される。また理由は不明である

ができるようになる。

【0006】しかしCeO2に貴金属を担持した触媒におい ては、高温の排ガスに長時間晒されるとCeO₂にシンタリ ングが生じ、比表面積の低下とともに担持されている貴 金属に粒成長が生じるために、活性が低下するという不 具合があった。

【0007】そこで特開平8-215569号公報には、金属ア ルコキシドから調製されたCeO2-ZrO2複合酸化物を用い る技術が開示されている。金属アルコキシドからゾルゲ ル法により調製されたCeOz-ZrOz複合酸化物は、CeとZr とが原子又は分子レベルで複合化されて固溶体となって いるため、耐熱性が向上し初期から耐久後まで高い OSC が確保される。

#### [00008]

【発明が解決しようとする課題】ところが、近年のエン ジン性能の向上と高速走行の増加に伴い、排ガス温度が 著しく上昇し、使用時の排ガス浄化用触媒の温度も従来 に比べてさらに上昇している。そのため特開平8-215569 号公報に記載の排ガス浄化用触媒であっても、高温が長 時間作用すると貴金属に粒成長が生じることが明らかと なった。これは、担持されている貴金属粒子が担体に固 定されておらず、自由に移動できることが原因であると 考えられる。

【00009】また例えばCeO2-ZrO2複合酸化物にPtを担 持した触媒においては、Ptの吸着特性が特に強く発現さ れるために、PtのCO被毒が生じやすいことが明らかとな っている。

【0010】本発明はこのような事情に鑑みてなされた ものであり、担持されている貴金属粒子の粒成長を抑制 し、かつ貴金属のCO被毒を抑制することを目的とする。

## [0 0 1 1]

【課題を解決するための手段】上記課題を解決する本発 明の排ガス浄化用触媒の特徴は、CeO2-ZrO2複合酸化物 よりなる担体と、担体に担持されたAl, Ni,及びFeから 選ばれる少なくとも一種の金属の酸化物からなる酸化物 粒子と、担体に担持された貴金属と、からなることにあ る。

【0012】本発明の排ガス浄化用触媒において、酸化 物粒子は貴金属に対して重量比で 0.4倍以上かつ 2倍以 下担持されていることが望ましい。またCeO2-ZrO2複合 酸化物は、アルコキシド法又は共沈法により製造された ものであることが望ましい。

# [0013]

【発明の実施の形態】本発明の排ガス浄化用触媒は、図 1に模式的に示すように、CeO₂-ZrO₂複合酸化物よりな る担体粒子1に、酸化物粒子2と貴金属粒子3とが担持 されている。そのため高温が作用して貴金属粒子3が担 体粒子1上を移動しようとしても、酸化物粒子2の存在 によって移動が規制されると考えられ、これにより貴金 が、酸化物粒子2が Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>粒子である場合には、その担 持によって貴金属のCO被毒が抑制される。したがって本 発明の排ガス浄化用触媒は、高温耐久後の浄化活性低下 が抑制され耐久性に優れている。

【0014】担体は、CeO2-ZrO2複合酸化物よりなる。 このCeO2-ZrO2複合酸化物は、アルコキシド法又は共沈 法により製造されたものであることが望ましい。アルコ キシド法では、セリウムアルコキシドとジルコニウムア ルコキシドの混合物を加水分解後に焼成することでCeO2 -2r0z複合酸化物が得られる。あるいはCe0z粉末にジル 10 コニウムアルコキシドを含浸させ、それを加水分解後に 焼成してもCeO2-ZrO2複合酸化物を製造することができ る。また共沈法では、水溶性セリウム塩と水溶性ジルコ ニウム塩の混合溶液にアルカリ物質を添加することで前 駆体を共沈させ、その共沈物を焼成することでCeO2-Zr 02複合酸化物が得られる。

【0015】このような製造方法で製造されたCeO<sub>2</sub>-Zr 02複合酸化物では、ZrO2の少なくとも一部がCeO2に固溶 した固溶体が形成されているため、耐熱性が向上し初期 から耐久後まで高い OSCが確保される。

【0016】CeO<sub>2</sub>-ZrO<sub>2</sub>複合酸化物よりなる担体におけ るCeO<sub>2</sub>とZrO<sub>2</sub>の構成比は、モル比でCe/Zr=7/3~3 /7の範囲とするのが望ましい。CeO₂がこの範囲より少 ないと OSCが低くて実用的でなく、ZrO₂がこの範囲より 少ないと耐熱性が低下するため高温時に担体にシンタリ ングが生じるようになる。

【0017】この担体の一次粒子の平均粒径は、2~20 nmの範囲であるのが好ましい。平均粒径がこの範囲より 大きいと比表面積が小さくなって活性が低下し、平均粒 径がこの範囲より小さくなると高温時にシンタリングが 30 生じる場合がある。

【0018】上記担体に担持された酸化物粒子は、Al. Ni, 及びFeから選ばれる少なくとも一種の金属の酸化物 から構成される。中でも貴金属の粒成長の抑制効果が大 きく、貴金属のCO被毒抑制効果にも優れた Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>が特に 好ましい。

【0019】また上記担体に担持された貴金属は、Pt. Pd, Ir, Ruなどの一種又は複数種を用いることができ る。中でも活性が高いPtを必須として担持することが望 ましい。この貴金属の担持量は、触媒中に 0.1~20重量 40 %とすることができる。担持量がこの範囲より少ないと 実用的な活性が発現せず、この範囲より多く担持しても 活性が飽和するとともに貴金属が粒成長しやすくなるの で好ましくない。なおRhは、CeO2-ZrO2複合酸化物に固 溶して活性が消失するため好ましくない。

【0020】酸化物粒子は貴金属に対して重量比で 0.4 倍以上かつ2倍以下で担持されていることが望ましい。 つまり貴金属の担持量を上記範囲とすれば、触媒中に0. 04重量%以上かつ40重量%以下の範囲で担持されている

ないと、酸化物粒子を担持した効果の発現が困難とな る。また酸化物粒子をこの範囲より多く担持すると、担 体の量が相対的に減少する結果 OSCが低下して活性が低 下してしまう。

【0021】酸化物粒子と貴金属とは、共に高分散で担 持されていることが望ましい。しかも、酸化物粒子が貴 金属を覆うことがないように担持されていることが望ま しい。このように担持するには、貴金属を先に担持して おいてから酸化物粒子を担持してもよいが、酸化物粒子 を先に担持した後に貴金属を担持することが望ましい。 これにより貴金属が酸化物粒子に覆われるのを確実に回 避できるので、活性を効率よく発現させることができ る。

【0022】担体に酸化物粒子を担持するには、酸化物 粒子を構成する金属の水溶性塩を溶解した水溶液中に担 体粉末を混合しておき、アルカリ物質の添加によって沈 殿を析出させた後に焼成する方法がある。また酸化物粒 子を構成する金属のアルコキシドを担体表面に付着さ せ、それを加水分解後に焼成する方法で担持することも 20 できる。

【0023】また貴金属を担持するには、貴金属化合物 の溶液を担体と接触させて担持する吸着担持法、担体に 貴金属化合物の溶液を含浸させて担持する吸水担持法な ど、公知の方法を利用することができる。なお、貴金属 は少なくとも担体に担持されていればよく、貴金属の一 部が酸化物粒子に担持されていてもよい。

【0024】なお貴金属化合物の水溶液中に酸化物粒子 を構成する金属の水溶性塩を混合しておき、沈殿法によ って貴金属と酸化物粒子を同時に担持する方法もある が、この場合には析出した沈殿中に貴金属が取り込まれ る確率が高まり、酸化物粒子で覆われる貴金属が多くな って活性が著しく低くなるので好ましくない。

【0025】本発明の排ガス浄化用触媒を実用的な触媒 とするには、酸化物粒子と貴金属を担持した担体からな る触媒粒子の集合体である触媒粉末とし、それをペレッ ト状に成形すればペレット触媒として用いることができ る。また耐熱性のハニカム状あるいはフォーム状の基材 の表面に、触媒粉末を含むスラリーを用いてウオッシュ コートすることでコート層を形成してモノリス触媒とし て用いることもできる。なお本発明の触媒粉末のみから 実用的な触媒を形成してもよいし、本発明にいう担体の 粉末と Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>, ZrO<sub>2</sub>, SiO<sub>2</sub>, TiO<sub>2</sub>などの粉末を混合し、 それに酸化物粒子と貴金属を担持して触媒を形成するこ ともできる。

# [0026]

【実施例】以下、実施例及び比較例により本発明を具体 的に説明する。

【0027】(実施例1)硝酸セリウムと硝酸ジルコニ ウムをCe/Zr (原子比) で 0.5/ 0.5となるように混合 ことが望ましい。酸化物粒子の担持量がこの範囲より少 50 した水溶液を調製し、撹拌しながらアンモニア水を滴下 ・中和して沈殿を生成した。得られた沈殿を濾過・洗浄し、乾燥後大気中にて 400℃で 5 時間焼成してCeO<sub>2</sub>-Zr O<sub>2</sub>複合酸化物粉末を調製した。

【0028】所定濃度の硝酸アルミニウム水溶液を用意し、この $CeO_2-ZrO_2$ 複合酸化物粉末30gを混合して撹拌しながらアンモニア水を滴下・中和して沈殿を析出させた。この懸濁液を濾過・洗浄し、乾燥後大気中にて 400℃で5時間焼成して、 $CeO_2-ZrO_2$ 複合酸化物粉末の表面に  $Al_2O_3$ 粒子を担持した。  $Al_2O_3$ 粒子の担持量は0.07gである。

【0029】この  $Al_2O_3$ 粒子を担持した $CeO_2$ - $ZrO_2$ 複合酸化物粉末の全量に、所定濃度のジニトロジアミン白金水溶液の所定量を含浸させ、蒸発・乾固後、 120Cで 120分乾燥し 450Cで 120分焼成してPtを担持した。Ptの担持量は0.15gである。

【0030】得られた触媒粉末を圧粉成形して粒径 0.5 ~ 1.7mmのペレット触媒を調製した。このペレット触媒を評価装置に 3 g 充填した。そして表 1 に示すモデルガスを空間速度  $6 \times 10^5 h^{-1}$ で流通させながら、25  $\mathbb{C}/\mathcal{G}$  の昇温速度で室温から 500  $\mathbb{C}$  まで昇温し、その間のHC、CO及びNO<sub>x</sub> の浄化率を連続的に測定して、それぞれの初期 50%浄化温度を算出した。結果を図 2 に示す。

【0031】次に上記ペレット触媒に対して、空気中にて900℃で5時間保持する耐久試験を施した。耐久試験10後のペレット触媒を評価装置に3g充填し、上記と同様にしてHC、CO及びNO<sub>x</sub>の耐久後50%浄化温度を算出した。結果を図3に示す。

[0032]

【表1】

ガノ	種	C <sub>3</sub> H <sub>6</sub>	CO	NO	CO <sub>2</sub>	02	H <sub>2</sub> O	N <sub>2</sub>
İ		(ppmC)	(ppm)	(ppm)	(%)	(%)	(%)	
濃	度	2400	1200	2400	14	0.4	3	残部

【0033】(実施例2)Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>粒子の担持量を0.15g としたこと以外は実施例1と同様にして触媒粉末を調製 20 し、同様にしてペレット触媒とした後、同様にしてHC, CO及びNO<sub>x</sub>の初期及び耐久後の50%浄化温度を測定し た。結果を図2~図3に示す。

【0034】(実施例3) $Al_2O_3$ 粒子の担持量 $\epsilon 0.30g$  としたこと以外は実施例1と同様にして触媒粉末を調製し、同様にしてペレット触媒とした後、同様にしてHC、 $CO及びNO_*$  の初期及び耐久後の50%浄化温度を測定した。結果を図 $2\sim$ 図3に示す。

【0035】(比較例) $Al_2O_3$ 粒子を担持しなかったこと以外は実施例 1 と同様にして触媒粉末を調製し、同様にしてペレット触媒とした後、同様にしてHC, CO及びNO、の初期及び耐久後の50%浄化温度を測定した。結果を図 2 ~図 3 に示す。

【0036】なお、耐久試験後の各実施例及び比較例の 触媒について、Ptの粒径をCO吸着法により測定した。結 果を表2に示す。

[0037]

【表2】

	実施例1	実施例2	実施例3	比較例
Pt粒径(nm)	6.9	6.5	5.2	8.1

【0038】<評価>表2より、各実施例では比較例に比べてPt粒径が微細化していることがわかり、この結果は図2~3の結果と高い相関関係にあることから、各実施例の排ガス浄化用触媒が高温耐久後にも高い活性を示すのは、Ptの粒成長が抑制されたことによるものであることが確認された。また  $Al_2O_3$ の担持によってPtのCO被毒が抑制されたことも、各実施例の触媒が高温耐久後に高い活性を示す一因と考えられる。

【0039】そして各実施例どうしの比較から、 $Al_2O_3$ 担持量が0.07g(Ptに対して0.46倍)程度が特に耐久性に優れ、 $Al_2O_3$ 担持量が多くなるにつれて耐久性が低下しているので、 $Al_2O_3$ 担持量はPt対して重量比で 0.4倍以上かつ 2 倍以下の範囲が好ましいと考えられる。

[0040]

【発明の効果】本発明の排ガス浄化用触媒によれば、貴金属粒子の粒成長が抑制され、かつ貴金属のCO被毒が抑制される。

# 【図面の簡単な説明】

【図1】本発明の一実施例の触媒の構成を模式的に示す 説明図である。

【図2】実施例及び比較例の触媒における初期の50%浄化温度を示すグラフである。

) 【図3】実施例及び比較例の触媒における耐久後の50% 浄化温度を示すグラフである。

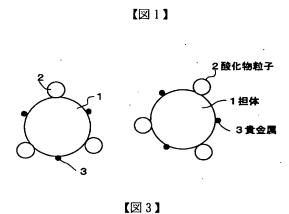
# 【符号の説明】

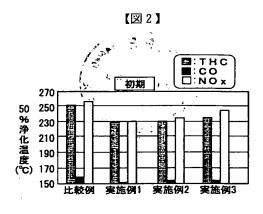
1:担体粒子

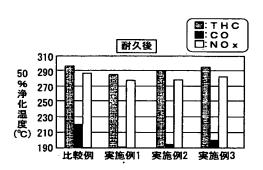
属粒子

2:酸化物粒子

3:貴金







# フロントページの続き

F ターム(参考) 4D048 AA06 AA13 AA18 AB05 BA03X
BA08X BA19X BA30X BA31Y
BA32Y BA33Y BA36Y BA38Y
BA41X BA42X BB01
4G069 AA03 AA08 BA01A BA01B
BA05A BB02A BB02B BB04A
BB06A BB06B BC43A BC43B
BC51A BC51B BC66A BC68A
BC69A BC70A BC72A BC74A
BC75A BC75B CA03 CA09
EA01Y EB18Y FA01 FB08
FB09 FC08



THIS PAGE BLANK (USPTO)